REPUBLIQUE FRANÇAISE



PCT/FR 2004 / 003286

REC'D 0 7 MAR 2005

WIPO

PCT

BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION

COPIE OFFICIELLE

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

Fait à Paris, le 27 DEC. 2004

DOCUMENT DE PRIORITÉ

PRÉSENTÉ OU TRANSMIS CONFORMÉMENT À LA RÈGLE 17.1.a) OU b) Pour le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

INSTITUT
NATIONAL DE
LA PROPRIETE
INDUSTRIELLE

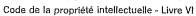
SIEGE 26 bis, rue de Saint-Petersbourg 75800 PARIS cedex 08 Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04 Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23 www.inpi.fr





BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ





26 bis, rue de Saint Pétersbourg - 75800 Paris Cedex 08

Pour vous informer : INPI DIRECT

DINMINUSCO 0 825 83 85 87

0,15 € TTC/mn

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 1/2



Télécopie : 33 (0)1 53 04 52 65	Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire
REMISE DES PIÈCES	NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE
DATE 17 DEC 2003	À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE
75 INPLPARIS 34 SPace and	Cabinet REGIMBEAU
N° D'ENREGISTREMENT 0314796	20, rue de Chazelles
NATIONAL ATTRIBUE PAR L'INPI	75847 PARIS CEDEX 17
DATE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE PAR L'INPI 17 NFC 200	FRANCE
I DEO. COO.	5
Vos références pour ce dossier (facultatif) 240860 D21557 ANB	n p
Confirmation d'un dépôt par télécopie	□ N° attribué par l'INPI à la télécopie
2 NATURE DE LA DEMANDE	Cochez l'une des A cases suivantes
Demande de brevet	X
Demande de certificat d'utilité	
Demande divisionnaire	
Demande de brevet initiale	N° Date L. 1 1 1
ou demande de certificat d'utilité initiale	N° Date
Transformation d'une demande de	
brevet européen Demande de brevet initiale	N° Date 1
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou	espaces maximum)
PROCEDE DE SYNTHESE EN CON	TINU DE MONOALKYL HYDRAZINES A GROUPE ALKYLE
FONCTIONNALISE	
	•
DÉCLARATION DE PRIORITÉ	Pays ou organisation
OU REQUÊTE DU BÉNÉFICE DE	Date N°
LA DATE DE DÉPÔT D'UNE	Pays ou organisation Date
DEMANDE ANTÉRIEURE FRANÇAISE	handra de la contraction de la
DEMANDE AN IERIEURE PRANÇAISE	Pays ou organisation Date
	S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»
DERGARDSTED IN	
DEMANDEUR (Cochez l'une des 2 cases)	Personne morale
Nom ou dénomination sociale	ISOCHEM
Prénoms	
Forme juridique	
N° SIREN	
Code APE-NAF	304828502
Odde 711 Entyl	12, quai Henri IV 75004 PARIS
Domicile Rue ou	12, qual Heili IV 73004 PARIS
siège Code postal et ville	
Pays	FRANCE
Nationalité	Française
N° de téléphone (facultatif)	N° de télécopie (facultatif)
Adresse électronique (facultatif)	
The state of the s	

1er dépôt



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ



REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 2/3



REMISE DES PIÈCES DATE	Réservé à l'INPI		Manager of Control of
LIEU 17	DEC 2003	<u>-</u>	 -
N° D'ENREGISTREMEI	NPI PARIS 34 SP		
NATIONAL ATTRIBUÉ F		96	
6 MANDATA	IRE (s'il y a lieu)		DB 540 W / 03
Nom	what is a series of its manufacture of more manufacture and the series of the series o	240860 ANB	at to said which the country of the
Prénom			
Cabinet ou	Société		
		Cabinet REGIMBEAU	
	oir permanent et/ou		
de lien cont	ractuel		
	Rue		
Adresse		20, rue de Chazelles	
	Code postal et ville	75847 PARIS CEDEX 17	
BIO 1	Pays		
	none (facultatif)	01.44.20.25.00	
	pie (facultatif)	01 44 29 35 00	
	tronique (facultatif)	info@regimbeau.fr	
MVENTEUR	? (S)	Les inventeurs sont nécessairement de	es personnes physiques
Les demande	eurs et les inventeurs	Oui	The second secon
	nes personnes	Non: Dans ce cas remplir le form	ulaire de Désignation d'inventeurs)
RAPPORT D	E RECHERCHE	Uniquement pour une demande de bre	vet (y compris division et transformation)
Établissement immédiat ou établissement différé		⊠	est (y compile division et transformation)
Paiement éch	nelonné de la redevance	Uniquement pour les personnes physique	s effectuant elles-mêmes leur propre dépôt
(en deux versements)		001	o chectuant elles-memes leur propre depôt
		Non	
RÉDUCTION		Uniquement pour les personnes physiq	ues
DES REDEV	ANCES	Requise pour la première fois pour cette	invention (inindre un anie de vou imposition)
		Districe anterieurement à ce dépôt pot	If cette invention ligitates the man and the deal
		décision d'admission à l'assistance gratuite ou	indiquer sa référence) : AG
SÉQUENCES DE NUCLEOTIDES ET/OU D'ACIDES AMINÉS		☐ Cochez la case si la description contient	
Le support éle	ectronique de données est joint		
La déclaration	i de conformité de la liste de		
séquences sur support papier avec le support électronique de données est jointe			
Si vous avez indiquez le n	utilisé l'imprimé «Suite», ombre de pages jointes		
	DU DEMANDEUR		VISA DE LA PRÉFECTURE
OU DU MANDATAIRE (Nom et qualité du signataire)			OU DE L'INPI
Trom et qua	ince du signataire)		
	// /\]
	1-/10	2-1001	I ABADI-
		4 1 0 1	L. MARIELLO

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.



BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



REQUÊTE EN DÉLIVRANCE

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08		requête en délivrance		
	4 53 04 Tělécopie : 33 (1) 42 94 8			in in an a
	Diamet i Harri		Page suite N°/	⊥ □v/SUIT
REMISE DES PIÈCES	Réservé à l'INPI		2/3	
DATE	EC 2003			
LILU	PI PARIS 34 SP			
N° D'ENREGISTREMENT			* * 272 *	
NATIONAL ATTRIBUÉ PAI	R L'INPI 031479	Cet imprimé es	st à remplir lisiblement à l'encre noire	DB 829 W / 011
Vos références ¡	pour ce dossier (facultatif)	240860 ANB		
M DÉCLARATION	ON DE PRIORITÉ	Pays ou organisation		
	E DU BÉNÉFICE DE	Date	N°	
-	E DÉPÔT D'UNE	Pays ou organisation	BIO	
	NTÉRIEURE FRANÇAISE	Pays ou organisation	N°	
DEMMINDER	wiemeone rwwymbe	Date	N°	
El Démoneil	force lime des 2,, cos	Personne morale	Personne physique	
Nom				
ou dénomina	tion sociale		E LA RECHERCHE SCIENTIFIC	QUE ·
Prénoms		(CNRS)		
Forme juridiq	ue	TOTAL DE TOUTE AND THE STATE OF		
N° SIREN		LIABLISSEMENT PUBLIC A	CARACTERE SCIENTIFIQUE ET 1	ECHNO
Code APÉ-NA	F	424980092	, P	***************************************
.	Rue	3, rue Michel Ange 75016 P	ADIC	•
Domicile ou	ruc	3, 140 WHOMOT MIGE 750101		
siège	Code postal et ville			
	Pays	FRANCE	·	
Nationalité		Française		
N° de télépho	ne (facultatif)	Trançaise	· 1	
N° de télécop			.%	
	ronique (facultatif)	<u> </u>	į į	
5 PENANDEN	It for the summer of the section	⊠ Personne morale	☐ Personne physique	
Nom		UNIVERSITE CLAUDE E	RERNARD I VON 1	
ou dénominat	tion sociale			
Prénoms				
Forme juridiq	ue			
N° SIREN		196917744		
Code APE-NA	F			
Domicile	Rue	43, bvd du 11 Novembre 191	18 69100 VILLEURBANNE	
ou siège	Code postal et ville			
	Pays	- FRANCE		
Nationalité				
N° de téléphone (facultatif)		- Linguins		•
N° de télécopie \(\int facultatif \)				
Adresse électi	ronique \facultatif		•	
10 SIGNATURE	DU DEMANDEUR		VISA DE LA PRÉFE	CTURE
OU DU MANDATAIRE		' 1	OU DE L'INPI	
(Nom et qua	lité du signataire) 🛴		g unn	
	7.) 92-1001	L. MARIELLO)

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI

15

20

25

30

La présente invention concerne un procédé de synthèse en continu de monoalkylhydrazines à groupe alkyle fonctionnalisé.

Au sens de la présente invention, on entend par « monoalkyl-hydrazine » toute hydrazine de formule NH₂-NH-R dans laquelle R représente un groupe alkyle fonctionnalisé, c'est-à-dire comprenant au moins une fonction choisie dans le groupe constitué par une insaturation carbone-carbone (cas de l'allyle hydrazine) ou carbone-azote, un groupe hydroxyle (cas de la 2-hydroxyethyl hydrazine), un groupe alkoxy (cas de la 2-méthoxyethyl hydrazine) ou phénoxy (cas de Ph-O-CH₂-CH₂-NH-NH₂), un groupe acide carboxylique, une fonction amine tertiaire (cas de (Me)₂N-CH₂-CH₂-NH-NH₂) ou un groupe phényle (cas de Ph-CH₂-NH-NH₂).

Les monoalkyl-hydrazines, notamment l'allylhydrazine, sont des composés fréquemment utilisés comme intermédiaires dans la fabrication de médicaments.

A l'heure actuelle, les seules méthodes de synthèse décrites dans la littérature scientifique font appel à l'hydrate d'hydrazine N₂H₄ et aux nitrosamines. Dans le cas particulier de la synthèse de l'allylhydrazine, la première méthode consiste à ajouter progressivement 1,28 moles de bromure d'allyle dans 8,96 moles de monohydrate d'hydrazine, ce qui correspond à un rapport molaire de 7. Au cours de l'addition, la température doit être maintenue inférieure à 40°C. Le mélange réactionnel est ensuite chauffé sous reflux à 70°C pendant une heure. Après l'extraction à l'éther et distillation, on obtient un mélange constitué de 57% de monoallylhydrazine (CH₂=CHCH₂NHNH₂), 11% de diallylhydrazine ((CH₂=CHCH₂)₂NNH₂) et de triallylhydrazine La mise en œuvre d'un rapport plus élevé diminue la quantité de monoallylhydrazine au profit de la diallylhydrazine (rendement en (CH₂=CHCH₂)₂NNH₂ de 34,6%). Les difficultés de l'allylation se situent au niveau de la non sélectivité et de la séparation de l'allylhydrazine dans les mélanges mono-, di-, tri-allylhydrazine / eau/ N₂H₄ (loffe B.V. et al. Zh. Org. Khim (1967) 3(6), 938-8). Une série de brevets (JP 93-256100; JP 93-

10

15

20

25

30

261194 ; JP_7118218 ; JP 7112963) faisant appel à différentes méthodes ont été déposés pour parvenir in-fine à un composé de haute pureté.

Une seconde méthode de synthèse de l'allylhydrazine consiste en une nitrosation de l'allylamine à basse température (5°C) suivie d'une hydrogénation chimique (LiAlH₄) du dérivé nitrosé (1-nitrosoallylamine) en milieu éthéré. Le rendement réactionnel ne dépasse pas 42%. Cependant, le produit issu de la première étape doit être manipulé avec beaucoup de précautions à cause de sa toxicité (composé hautement cancérogène), ce qui pose industriellement des problèmes de mise en exploitation. De plus, l'utilisation de LiAlH₄ impose l'absence de traces d'eau, des réacteurs étanches et des solvants anhydres (éther diéthylique), ce qui a pour effet d'augmenter les risques d'inflammation du mélange réactionnel.

D'autre part, il est reconnu que pour la préparation de différentes hydrazines, on peut faire appel à la réaction dite de «Raschig», qui consiste à synthétiser la monochloramine par réaction de l'ammoniac sur une solution d'hypochlorite de sodium et à faire réagir la monochloramine formée sur une amine pour obtenir l'hydrazine correspondante. Ce procédé est assez difficile à mettre en œuvre parce qu'il nécessite deux étapes distinctes, la première réalisée à froid pour la synthèse de la monochloramine et la deuxième réalisée à chaud, pendant laquelle est effectuée la synthèse de l'hydrazine. Par ailleurs, la monochloramine doit se trouver en présence d'un excès suffisant d'amine dans les solutions intermédiaires de manière à éviter des réactions secondaires de dégradation, et par la suite le procédé exige toujours des quantités très importants de solutions à traiter. Cependant, ce procédé ne peut pas être appliqué pour la préparation de toutes les alkyl-hydrazines et surtout pas pour la préparation d'alkyl-hydrazines monosubstituées. En plus, le traitement des solutions de synthèse nécessite l'extraction de l'eau puis de l'amine, ce qui exige des opérations onéreuses.

Les inventeurs ont maintenant découvert un nouveau procédé de synthèse de monoalkyl-hydrazines, en particulier de l'allylhydrazine. Ce procédé mis en œuvre en continu est basé sur une transposition du procédé Raschig, et il consiste à préparer la chloramine par action de l'hypochlorite de sodium sur l'ammoniac à basse température, et ensuite, à faire agir la chloramine ainsi produite sur l'alkyl-amine en milieu

homogène ou hétérogène, <u>puis à recycler</u> l'amine et à extraire l'hydrazine formée. L'amine de départ peut être recyclée.

L'invention permet de disposer d'un procédé simple et économique pour l'obtention d'alkyl-hydrazines.

5

10

15

20

25

30

La présente invention a donc pour objet un procédé de synthèse en continu d'une monoalkyl-hydrazine de formule (I)

NH₂-NH-R

dans laquelle R représente indépendamment un radical alcényle en C_2 - C_6 , un radical alcynyle en C_2 - C_6 , un radical alkyle linéaire en C_1 - C_5 contenant au moins une fonction imino (-C=N-) ou un radical alkyle en C_1 - C_6 linéaire ou ramifié portant au moins un groupement fonctionnel choisi dans le groupe constitué par les radicaux OH, alkoxy en C_1 - C_6 , C=NH, C=N, phénoxy, COOH, COO-alkyle en C_1 - C_6 , phényle ou NR₃R₄, $\overline{R_3}$ et R₄ représentant indépendamment l'un de l'autre un radical alkyle en C_1 - C_6 ou formant un cycle en C_2 - C_6 ; caractérisé en ce qu'il comprend les étapes successives suivantes :

- a) synthétiser la monoalkyl-hydrazine de formule (I) dans un réacteur approprié en faisant réagir en milieu alcalin et à une température comprise entre 25 et 45°C une monochloramine avec une amine anhydre de formule NH₂-R (II), R ayant la même signification que pour la formule (I); puis
- b) démixter la solution obtenue suite à l'étape a) en une phase organique et une phase aqueuse par l'ajout d'hydroxyde de sodium anhydre sous refroidissement afin que la température du milieu de démixtion ne dépasse pas les températures d'ébullition des composés ; et
- c) isoler à partir de la phase organique ainsi obtenue la monoalkyl-hydrazine de formule (I).

Lors de l'étape a), la monochloramine et l'amine anhydre de formule (II) sont avantageusement introduites de manière simultanée.

La synthèse de la monoalkyl-hydrazine de formule I dans l'étape a) est effectuée en milieu homogène ou en milieu hétérogène dans un réacteur approprié, qui est avantageusement un réacteur tubulaire agité. Le réacteur tubulaire permet d'éviter un contact entre la monoalkyl-hydrazine naissante et la monochloramine et ainsi il permet d'éviter une réaction d'oxydo-réduction entre ces deux réactifs. Le front réactionnel se

10

15

20

25

30

déplace le long <u>du tube</u> et la monoalkyl-hydrazine n'est plus en contact avec la monochloramine injectée à la base du réacteur.

Selon une variante avantageuse de l'invention, la concentration en ions hydroxyles dans le milieu de réaction de l'étape a) est comprise entre 0,3 et 0,8 mol.l⁻¹.

Selon une variante avantageuse de l'invention, à l'étape a), le rapport molaire amine anhydre de formule II/monochloramine est compris entre 18 et 30, les bornes étant incluses. Le temps de réaction est variable est dépend de la température à laquelle s'effectue la réaction et du rapport des concentrations des réactifs. Par exemple, dans le cas de la synthèse de la monoallyhydrazine, dans la gamme des rapports de concentrations donnée et à 25°C, le temps de réaction est de l'ordre de 2 à 10 minutes.

Selon une variante avantageuse de l'invention, préalablement à l'étape a) la monochloramine est alcalinisée dans un mélangeur par ajout d'une solution d'hydroxyde de sodium de telle sorte que le titre massique en hydroxyde de sodium dans le mélangeur soit compris entre 2 et 6%. Le mélangeur est avantageusement maintenu à une température comprise entre -10 et 5°C.

Ainsi, selon cette variante de l'invention, la réaction de la monochloramine avec l'amine anhydre de formule (II) s'effectue en présence d'une solution aqueuse d'hydroxyde de sodium à une température comprise entre 25 et 45°C. A la sortie du réacteur de l'étape a), c'est-à-dire en fin de réaction, la concentration en hydroxyde de sodium est inférieure à 0,3 mol/L. La concentration en soude ne doit pas être trop élevée sinon le mélange réactionnel risque de démixter par relargage. En cas de relargage, il faudrait alors faire intervenir un réacteur du type réacteur piston agité.

Lors de la réaction de synthèse de la monoalkyl-hydrazine, de l'acide chlorhydrique est également formé. L'alcalinisation de la monochloramine, c'est-à-dire l'ajout d'une base forte telle que la soude, permet de neutraliser l'acide formé, afin d'éviter toute protonation locale de l'amine au moment du mélange et ainsi éviter la formation d'une monochloramine substituée, qui pourrait engendrer la formation d'alkyl-hydrazines diou tri-substituées. La quantité de base forte ajoutée doit être suffisante pour neutraliser tout l'acide formé. De plus, la vitesse de formation de l'hydrazine augmente avec l'alcalinité du milieu, ce qui n'est pas le cas des réactions de dégradation, telles que par exemple l'oxydation de l'hydrazine naissante par la chloramine.

10

15

20

25

30

La monochloramine, avantageusement alcalinisée, et l'amine anhydre de formule (II) sont de manière avantageuse introduites simultanément dans le réacteur. Les débits d'addition de l'amine anhydre de formule (II) et de la monochloramine sont tels que le rapport des concentrations molaires de l'amine hétérocyclique sur la monochloramine soit avantageusement compris entre 18 et 30, les bornes pouvant être incluses. Dans le cas de la synthèse de la monoallylhydrazine, la réaction de synthèse s'effectue en milieu homogène.

Lors de l'étape b), la quantité d'hydroxyde de sodium anhydre ajoutée est avantageusement telle que le titre massique en hydroxyde de sodium soit compris entre 10 et 35%, de préférence de 30%. Dans ces conditions, le milieu démixte en deux phases dont l'une concentre la quasi-totalité des molécules organiques, notamment la monoalkyl-hydrazine et l'amine initiale, dans la phase légère (phase organique). Ce traitement à l'hydroxyde-de-sodium permet par démixtion d'éliminer au moins 70 à 80% en poids, selon le caractère organique (nombre d'atomes de carbones) de l'amine et de la monoalkylhydrazine, avantageusement environ 85% en poids de l'eau présente dans le milieu réactionnel et d'extraire l'ammoniac formé avec les sels dans la phase inférieure (phase aqueuse). Le taux d'eau diminue avec le nombre d'atomes de carbones ou au contraire augmente s'il y a des groupes fonctionnels hydrophiles.

Dans le cas de la synthèse de l'allylhydrazine par exemple, la température du milieu de démixtion de l'étape b) ne doit pas dépasser 80°C.

L'étape c) comprend avantageusement les étapes successives suivantes :

- i) isoler l'amine anhydre de formule (II) qui n'a pas réagi et une solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule (I) par distillation de la phase organique obtenue suite à l'étape b) ; puis
- ii) le cas échéant, purifier ladite solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule I.

La distillation, avantageusement conduite à pression atmosphérique, permet de récupérer en tête de colonne la totalité de l'amine anhydre de formule (II) initiale qui n'a pas réagi à une température de distillation égale ou légèrement supérieure à la température d'ébullition de ladite amine sans entraînement de la monoalkyl-hydrazine formée qui-a une température d'ébullition plus élevée.

Ladite amine récupérée suite à l'étape i) est avantageusement réinjectée dans le réacteur de l'étape a). Ladite amine peut être réinjectée directement, sans traitement supplémentaire, au niveau du réacteur de l'étape a) où se forme la monoalkyl-hydrazine. La solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule (I) est le cas échéant purifiée, avantageusement par distillation, qui peut être effectuée à pression atmosphérique. Cette distillation, appelée rectification finale, permet d'obtenir en tête de colonne un titre supérieur à 95%, avantageusement supérieur à 99%, en monoalkylhydrazine. Ladite distillation est éventuellement précédée d'une étape de démixtion en une phase organique et une phase aqueuse par ajout d'hydroxyde de sodium anhydre de telle sorte que le titre massique en hydroxyde de sodium soit compris entre 30 et 50%. Cette étape de démixtion permet d'éliminer l'eau éventuellement encore présente dans la solution concentrée de monoalkyl-hydrazine obtenue suite à l'étape i).

La monochloramine introduite à l'étape a) est avantageusement préparée selon un procédé comprenant les étapes successives suivantes :

α) préparer une solution aqueuse d'hypochlorite de sodium ayant un degré chlorométrique compris entre 36 et 100° éventuellement par dilution d'une solution d'hypochlorite ayant un degré chlorométrique compris entre 100 et 120°; puis 1.15

 β) faire réagir une solution d'hydroxyde d'ammonium et de chlorure d'ammonium avec la solution aqueuse d'hypochlorite de sodium obtenue suite à l'étape α), en milieu faiblement alcalin, à une température comprise entre -15 et -7°C, pour former ladite monochloramine.

Au sens de la présente invention, on entend par l'expression milieu « faiblement alcalin » un milieu dont la valeur de pH est d'environ 10±1.

25 Le rapport molaire solution d'hydroxyde d'ammonium chlorure d'ammonium/solution aqueuse d'hypochlorite de sodium est avantageusement compris entre 2,5 et 3, les bornes étant incluses.

Le rapport molaire chlorure d'ammonium/hydroxyde d'ammonium est avantageusement compris entre 0,1 et 1,75, les bornes étant incluses, plus avantageusement il est d'environ 0,65.

Dans le cas où le réactif chloré mis en œuvre à l'étape α) est obtenu par dilution d'une solution d'hypochlorite haut titre à 100-120° chlorométrique, cette dilution présente

15

10

5

20

l'avantage de diminuer de 40% la teneur en chlorure de sodium. Ce traitement, favorable pour l'environnement, permet un refroidissement de la solution d'eau de Javel, sans risque de cristallisation jusqu'à -15°C.

Le procédé mis au point, objet de la présente découverte, permet d'obtenir une parfaite sélectivité au niveau de la monoalkyl-hydrazine sans la présence de ses formes di- et trisubstituées, ce qui est une des originalités majeures par rapport aux procédés faisant intervenir une alkylation. On peut considérer que le procédé de synthèse selon l'invention ne conduit jamais à des produits di- ou tri- substitués. En effet, le réactif aminant non substitué, en l'occurrence la monochloramine, cède son groupe NH₂- à l'amine de formule (II) par substitution nucléophile de type SN2. L'alkyl-hydrazine monosubstituée résultante conservera donc le même degré de substitution que l'amine précurseur. Ce procédé simple à mettre en œuvre évite les différents traitements antérieurs complexes d'isolement de la monoalkyl-hydrazine en présence de mélange H₂O-N₂H₄.

Le procédé de la présente invention permet donc non seulement la synthèse de la monoalkyl-hydrazine en continu, sans formation d'aucun intermédiaire toxique, mais il permet aussi l'obtention de ladite hydrazine avec un coût peu élevé.

L'exemple donne, à titre non limitatif, une description détaillée de la mise en œuvre du procédé de l'invention, procédé dont le schéma de principe est représenté figure 1.

Signification des abréviations utilisées :

R1: réacteur 1

M: mélangeur

R2: réacteur 2

25 CD1: colonne de distillation n°1

CD2: colonne de distillation n°2

1: allylamine anhydre

2: allylhydrazine

3: Solution eau+NH₃+NaCl+NaOH

EXEMPLE: Préparation de la monoallylhydrazine en continu

Toutes les quantités indiquées correspondent à une unité en régime et sont rapportées à -un-litre d'hypochlorite injecté.

Un litre d'une solution d'hypochlorite de sodium élaborée par dilution de 50% d'une solution d'hypochlorite de haut titre (100 à 120° chlorométrique, soit après dilution [NaOCl] = 2,14 mol.L⁻¹; [NaCl] = 0,85 mol.L⁻¹) et un litre de solution ayant une concentration en ammoniac de 3,60 mol.L⁻¹ et en chlorure d'ammonium de 2,38 mol.L⁻¹ sont introduits en continu dans un réacteur agité (R1) à raison de 5 mL.min⁻¹ chacun (soit 6 g/min de solution d'hypochlorite à 48°chlorométrique et 5,05 g/min du mélange ammoniacal NH₃ + NH₄Cl).

La température au sein du réacteur est maintenue entre -8°C et -11°C, et le pH de la réaction est voisin de 10. A la sortie de R1, on obtient une solution de monochloramine de titre supérieur à 1 mol.L⁻¹, ce qui correspond à un rendement proche de 100% par rapport à l'hypochlorite de sodium.

15

20

25

30

A la sortie de R1, la solution de monochloramine obtenue ci-dessus (2 litres) est alcalinisée par introduction en continu d'une solution concentrée d'hydroxyde de sodium (0,39 litre à 30% en poids) au sein d'un mélangeur M à double enveloppe maintenu à basse température entre -9°C et -11°C. L'homogénéisation est assurée par entraînement magnétique.

La synthèse de la monoallylhydrazine est effectuée au moyen d'un agitateur tubulaire R2 agité. La monochloramine alcalinisée (2,39 litres), issue de l'enceinte de mélange M, et l'allylamine anhydre (3,25 litres soit 2,46 kg car la densité est de 0,760) sont introduits simultanément à la base du réacteur au moyen de pompes doseuses. Le débit de l'allylamine anhydre est de 16,46 mL/min et une partie de la réaction est effectuée en milieu homogène à 35°C. La concentration finale en NaOH au sortir de R2 est de 0,3 mol.L⁻¹.

Le présent procédé est caractérisé en ce que l'on ajoute, à la liqueur réactionnelle homogène (5,6 kg), de l'hydroxyde de sodium, selon un titre massique compris de préférence entre 30 et 40%, sous refroidissement de manière que la température ne dépasse pas 45°C. Dans ces conditions, on obtient deux phases dont l'une légère (environ 2 kg) contient la totalité des organiques, c'est à dire la monoallylhydrazine et

l'allylamine en excès. Ce traitement permet ainsi d'éliminer entre 80 et 85% en poids de l'eau présente dans les solutions de synthèse.

L'obtention de la monoallhylhydrazine nécessite ensuite deux étapes successives :

- récupération de l'allylamine qui n'a pas réagi par distillation de la phase à la pression atmosphérique. On récupère environ 1,7 kg d'amine anhydre à une température de 52°C (colonne de distillation CD1), qui est réiniecté sans traitement.
 - température de 52°C (colonne de distillation CD1), qui est réinjecté sans traitement dans le réacteur R2.
 - Purification de la solution obtenue en pied de colonne (colonne de distillation CD2) après séparation par addition d'hydroxyde de sodium (40 à 50%). Avant purification, la phase légère a un titre en monoallhylhydrazine au moins égal à 95%.
 Après purification, on obtient de la monoallhylhydrazine ayant un degré de pureté

10

supérieur à 99%. Le rendement en monoallylhydrazine par rapport à l'allylamine consommée est supérieur à 80%.

REVENDICATIONS

5 1. Procédé de synthèse en continu d'une monoalkyl-hydrazine de formule (I) NH₂-NH-R

10

15

20

30

dans laquelle R représente indépendamment un radical alcényle en C_2 - C_6 , un radical alcynyle en C_2 - C_6 un radical alkyle en C_1 - C_5 contenant une fonction imino (-C=N-) ou un radical alkyle en C_1 - C_6 linéaire ou ramifié portant au moins un groupement fonctionnel choisi dans le groupe constitué par les radicaux OH, alkoxy en C_1 - C_6 , C=NH, C=N, phénoxy, COOH, COO-alkyle en C_1 - C_6 , phényle ou NR₃R₄, R₃ et R₄ représentant indépendamment l'un de l'autre un radical alkyle en C_1 - C_6 ou formant un cycle en C_2 - C_6 ; caractérisé en ce qu'il comprend les étapes successives suivantes :

- a) synthétiser la monoalkyl-hydrazine de formule (I) dans un réacteur approprié en faisant réagir en milieu alcalin et à une température comprise entre 25 et 45°C une monochloramine avec une amine anhydre de formule NH₂-R (formule (II)), R ayant la même signification que pour la formule (I); puis
- b) démixter la solution obtenue suite à l'étape a) en une phase organique et une phase aqueuse par l'ajout d'hydroxyde de sodium anhydre sous refroidissement afin que la température du milieu de démixtion ne dépasse pas les températures d'ébullition des composés ; et
- c) isoler à partir de la phase organique ainsi obtenue la monoalkyl-hydrazine de formule (I).
- 25 2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que, à l'étape a), le rapport molaire amine anhydre de formule II/monochloramine est compris entre 18 et 30.
 - 3. Procédé selon la revendication 1 ou 2, caractérisé en ce que le réacteur approprié utilisé à l'étape a) est un réacteur tubulaire agité.
 - 4. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que préalablement à l'étape a) la monochloramine est alcalinisée dans un mélangeur par

ajout <u>d'une solution</u> d'hydroxyde de sodium de telle sorte que le titre massique en hydroxyde de sodium soit compris entre 2 et 6%.

- 5. Procédé selon la revendication 4, caractérisé en ce que le mélangeur est maintenu à une température comprise entre -10 et 5°C.
 - 6. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que la quantité d'hydroxyde de sodium anhydre ajoutée lors de l'étape b) est telle que le titre massique en hydroxyde de sodium soit compris entre 10 et 35%.
 - 7. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que l'étape c) comprend les étapes successives suivantes :
 - i) isoler-l'amine anhydre de formule (II) qui n'a pas réagi et une solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule (I) par distillation de la phase organique obtenue suite à l'étape b); puis
 - ii) le cas échéant, purifier ladite solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule (I).
- 8. Procédé selon la revendication 7, caractérisé en ce que ladite amine anhydre de 20 formule (II) qui n'a pas réagi récupérée suite à l'étape i) est réinjectée dans le réacteur de l'étape a).
 - 9. Procédé selon la revendication 7, caractérisé en ce que la solution concentrée de monoalkyl-hydrazine de formule (I) est purifiée par distillation, ladite distillation étant éventuellement précédée d'une étape de démixtion en une phase organique et une phase aqueuse par ajout d'hydroxyde de sodium anhydre de telle sorte que le titre massique en hydroxyde de sodium soit compris entre 30 et 50%.

25

10

- 10. Procédé <u>selon l'une</u> quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que la monochloramine est préparée selon un procédé comprenant les étapes successives suivantes :
 - α) préparer une solution aqueuse d'hypochlorite de sodium ayant un degré chlorométrique compris entre 36 et 100° éventuellement par dilution d'une solution d'hypochlorite ayant un degré chlorométrique compris entre 100 et 120°; puis
 - β) faire réagir une solution d'hydroxyde d'ammonium et de chlorure d'ammonium avec la solution aqueuse d'hypochlorite de sodium obtenue suite à l'étape α), en milieu faiblement alcalin, à une température comprise entre -15 et -7°C, pour former ladite monochloramine
- 11. Procédé selon la revendication 10, caractérisé en ce que le rapport molaire solution d'hydroxyde d'ammonium et de chlorure d'ammonium/solution aqueuse d'hypochlorite de sodium est compris entre 2,5 et 3.
 - 12. Procédé selon la revendication 10 ou 11, caractérisé en ce que le rapport molaire chlorure d'ammonium/hydroxyde d'ammonium est compris entre 0,1 et 1,75, avantageusement il est d'environ 0,65.

5

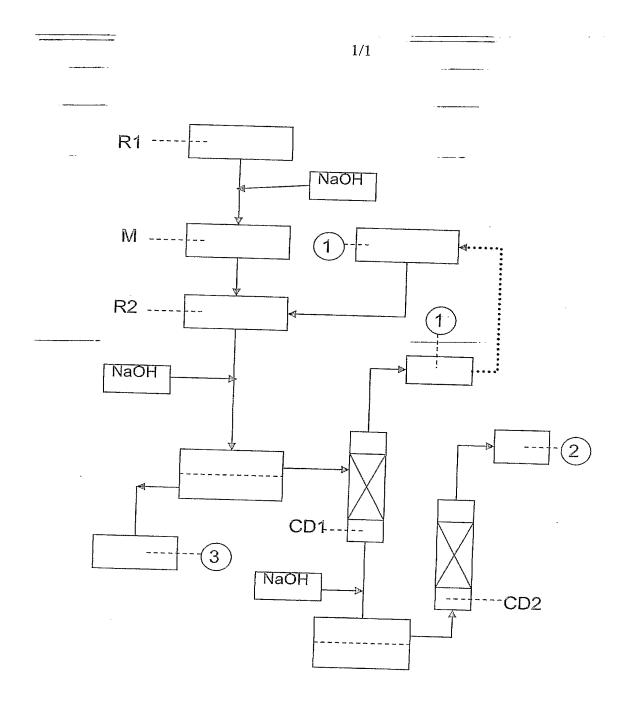


Figure 1

reçue le 28/01/04



BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page Nº (À fournir dans le cas où les demandeurs et les inventeurs ne sont pas les mêmes personnes)

		Cet imprime est à remplir lisiblement à l'encre noire	DB 113 W / 276
	ces pour ce dossier (facultatif)		
	ISTREMENT NATIONAL	240860 D21557 ANB	
TITRE DE L'I	NVENTION (200 caractères ou e	spaces maximum)	
PROCED ALKYLE	DE DE SYNTHESE EN C FONCTIONNALISE	CONTINU DE MONOALKYL HYDRAZINES A GROU	PE
LE(S) DEMAI	NDEUR(S):		
CENTRE PARIS FF UNIVERS FRANCE	SITE CLAUDE BERNA	ECHERCHE SCIENTIFIQUE (CNRS): 3, rue Michel And LYON 1: 43, bvd du 11 Novembre 1918 69100 VILLE	
Nom		T DELALU Hemi	
Prénoms			
		35, rue Bichat	
Adresse	Rue	69002 LYON / FRANCE	13
	Code postal et ville		2
Société d'a	ppartenance (facultatif)		ile Str
2 Nom		COLAS-DURICHE Cécile	
Prénoms			
Adresse	Rue	159, Chemin de Suzon 33400 TALENCE / FRANCE	
•	Code postal et ville		
	ppartenance (faculiatif)		
Nom Prénoms		BERTHET Jacques	
Adresse	Rue Code postal et ville partenance (facultatif)	23, rue Antoinette 69003 LYON / FRANCE	
	J,		
DATE ET SI DU (DES) E OU DU MAI	IGNATURE(S) DEMANDEUR(S)	sieurs formulaires. Indiquez en haut à droite le N° de la page suivi du nom $9\ 2-100\ 1$	bre de pages. ,

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

reçue le 28/01/04

BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N°

(À fournir dans le cas où les demandeurs et les inventeurs ne sont pas les mêmes personnes)

Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

Vos référence	s pour ce dossier (facultatif)	240860-D21557 ANB
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL		2400001021337 ANB
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum)		
PROCEDE ALKYLE F	DE SYNTHESE EN C ONCTIONNALISE	ONTINU DE MONOALKYL HYDRAZINES A GROUPE
LE(S) DEMANI	DEUR(S) :	
ISOCHEM CENTRE N PARIS FRA	12, quai Henri IV 75004 ATIONAL DE LA REG NCE	PARIS - FRANCE CHERCHE SCIENTIFIQUE (CNRS): 3, rue Michel Ange 75016 ED LYON 1-: 43, bvd du 11 Novembre 1918 69100 VILLEURBANNE
	EN TANT QU'INVENTEUR(5):
Nom		LEURENT Philippe
Prénoms		220tativi i imppe
Adresse	Rue	1, Résidence de l'Ile Chemin de la Loge 31400 TOULOUSE / FRANCE
Société d'an	Code postal et ville partenance (facultatif)	51.00 TOOLOOSE7 FRANCE
2 Nom	parconario (Javaning)	
Prénoms		
Adresse	Rue	
	Code postal et ville	
	partenance (facultatif)	
<u>③</u> Nom		
Prénoms		
Adresse	Rue	
	Code postal et ville	
Name of Street, or other Publisher, where the Publisher the Publisher the Publisher, which was the Publisher the P	partenance (facultatif)	
S'il y a plus o	le trois inventeurs, utilisez plus	sieurs formulaires. Indiquez en haut à droite le N° de la page suivi du nombre de pages.
DATE ET SIC DU (DES) DI OU DU MAN	GNATURE(S) EMANDEUR(S)	
	1./)	92-1001

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

.

PCT/FR2004/003286